# WELTORGANISATION FÜR GEISTIGES EIGENTUM Internationales Büro

INTERNATIONALE ANMELDUNG VERÖFFENTLICHT NACH DEM VERTRAG ÜBER DIE INTERNATIONALE ZUSAMMENARBEIT AUF DEM GEBIET DES PATENTWESENS (PCT)

(51) Internationale Patentklassifikation 6:

C08B 1/06, 11/08

(11) Internationale Veröffentlichungsnummer: WO 99/02568

**A1** 

(43) Internationales Veröffentlichungsdatum:

21. Januar 1999 (21.01.99)

(21) Internationales Aktenzeichen:

PCT/EP98/03907

(22) Internationales Anmeldedatum:

26. Juni 1998 (26.06.98)

(30) Prioritätsdaten:

197 29 323.9

9. Juli 1997 (09.07.97)

DE

(71) Anmelder (für alle Bestimmungsstaaten ausser US): WOLFF WALSRODE AG [DE/DE]; D-29655 Walsrode (DE).

(72) Erfinder: und

- (75) Erfinder/Anmelder (nur für US): KOCH, Rainhardt [DE/DE]; Rybnikerstrasse 12, D-51065 Köln (DE). BERENDES, Frank [DE/DE]; Gerolsteinerstrasse 92, D-50937 Köln (DE). FOSTER, John [GB/AU]; 7 Nilee Close, Narara, NSW 2250 (AU). RAST, Hans-Georg [DE/DE]; Rommerscheider Höhe 10, D-51465 Bergisch Gladbach (DE). ENGELHARDT, Jürgen [DE/DE]; Heymannstrasse 36, D-51373 Leverkusen (DE). NEUBAUER, Jörg [DE/DE]; Haydnstrasse 4, D-29664 Walsrode (DE). KOCH, Wolfgang [DE/DE]; An der Warnau 40, D-29699 Bomlitz (DE). SZABLIKOWSKI, Klaus [DE/DE]; Claudiusstrasse 5, D-29664 Walsrode (DE).
- (74) Anwalt: HELLFELDT, Kurt; Bayer Aktiengesellschaft, D-51368 Leverkusen (DE).

(81) Bestimmungsstaaten: AL, AM, AT, AU, AZ, BA, BB, BG, BR, BY, CA, CH, CN, CU, CZ, DE, DK, EE, ES, FI, GB, GE, GH, GM, GW, HU, ID, IL, IS, JP, KE, KG, KP, KR, KZ, LC, LK, LR, LS, LT, LU, LV, MD, MG, MK, MN, MW, MX, NO, NZ, PL, PT, RO, RU, SD, SE, SG, SI, SK, SL, TJ, TM, TR, TT, UA, UG, US, UZ, VN, YU, ZW, ARIPO Patent (GH, GM, KE, LS, MW, SD, SZ, UG, ZW), eurasisches Patent (AM, AZ, BY, KG, KZ, MD, RU, TI, TM), europäisches Patent (AT, BE, CH, CY, DE, DK, ES, FI, FR, GB, GR, IE, IT, LU, MC, NL, PT, SE), OAPI Patent (BF, BJ, CF, CG, CI, CM, GA, GN, ML, MR, NE, SN, TD, TG).

#### Veröffentlicht

Mit internationalem Recherchenbericht.

- (54) Title: METHOD FOR PRODUCING CELLULOSE DERIVATIVES
- (54) Bezeichnung: VERFAHREN ZUR HERSTELLUNG VON CELLULOSE-DERIVATEN

#### (57) Abstract

According to the invention, samples of highly crystalline (>80 %) technical cellulose with a degree of polymerisation of approximately 1500 were enzymatically pre-treated with commercial endoglucansases under various conditions before being chemically converted to substituted cellulose derivatives. Said enzymatically pre-treated cellulose samples showed a significantly (up to 222 %) higher degree of substitution compared with control samples which had been pro-treated with buffer without enzymes. The increase in substitution during the chemical reaction was observed in the presence of various quantities of alkali, but decreased with reduced quantities of alkali. It was possible to significantly reduce the quantity of alkali required (by 60 %) and still obtain the same degree of substitution by using the cellulose samples which had been pre-treated with endoglucanase compared with the cellulose samples which had been pre-treated with buffer only. It was also possible to further increase the substitution of the enzymatically pre-treated cellulose samples by reducing the proportion of water in the reaction mixture used in the chemical reaction.

#### (57) Zusammenfassung

Proben von technischer Cellulose mit einer hohen Kristallinität (> 80 %) und einem Polymerisationsgrad von etwa 1500 wurden unter verschiedenen Bedingungen mit handelsüblichen Endoglucanasen enzymatisch vorbehandelt, bevor die chemische Umwandlung zu substituierten Cellulose-Derivaten erfolgte. Die enzymatisch vorbehandelten Cellulose-Proben zeigten eine signifikant, bis zu 222 % höhere Substitution im Vergleich zu Kontrollproben, die mit Puffer ohne Enzym behandelt worden waren. Die Erhöhung der Substitution während der chemischen Umsetzung war in Gegenwart unterschiedlicher Alkalimenge zu beobachten, verringerte sich jedoch mit abnehmenden Alkalimengen. Bei gleichem Substitutionsgrad des Cellulose-Derivats senkte die Verwendung von mit Endoglucanase vorbehandelter Cellulose gegenüber der Verwendung nur mit Puffer vorbehandelter Cellulose die erforderliche Alkalimenge signifikant um 60 %. Desweiteren gelang es, durch Reduktion des bei der chemischen Umsetzung eingesetzten Wasseranteils im Reaktionsgemisch, die Substitution enzymatisch vorbehandelter Cellulose nochmals zu erhöhen.

#### LEDIGLICH ZUR INFORMATION

Codes zur Identifizierung von PCT-Vertragsstaaten auf den Kopfbögen der Schriften, die internationale Anmeldungen gemäss dem PCT veröffentlichen.

AL	Albanien	ES	Spanien	LS	Lesotho	SI	Slowenien
AM	Armenien	FI	Finnland	LT	Litauen	SK	Slowakei
AT	Österreich	FR	Frankreich	LU	Luxemburg	SN	Senegal
ΑŲ	Australien	GA	Gabun	LV	Lettland	SZ	Swasiland
ΑZ	Aserbaidschan	GB	Vereinigtes Königreich	MC	Monaco	TD	Tschad
BA	Bosnien-Herzegowina	GE	Georgien	MD	Republik Moldau	TG	Togo
BB	Barbados	GH	Ghana	MG	Madagaskar	TJ	Tadschikistan
BE	Belgien	GN	Guinea	MK	Die ehemalige jugoslawische	TM	Turkmenistan
BF	Burkina Faso	GR	Griechenland		Republik Mazedonien	TR	Türkei
BG	Bulgarien	HU	Ungarn	ML	Mali	TT	Trinidad und Tobago
BJ	Benin	Œ	Irland	MN	Mongoici	UA	Ukraine
BR	Brasilien	IL	Israel .	MR	Mauretanien	UG	Uganda
BY	Belarus	IS	Island	MW	Malawi	US	Vereinigte Staaten von
CA	Kanada	IT	Italien	MX	Mexiko		Amerika
CF	Zentralafrikanische Republik	JP	Japan	NE	Niger	UZ	Usbekistan
CG	Kongo	KE	Kenia	NL	Niederlande	VN	Vietnam
CH	Schweiz	KG	Kirgisistan	NO	Norwegen	YU	Jugoslawien
CI	Côte d'Ivoire	KP	Demokratische Volksrepublik	NZ	Neusceland	zw	Zimbabwe
CM	Kamerun		Korea	PL	Polen		
CN	China	KR	Republik Korea	PT	Portugal		
CU	Kuba	KZ	Kasachstan	RO	Rumänien		
CZ	Tschechische Republik	LC	St. Lucia	RU	Russische Föderation		
DE	Deutschland	LI	Licchtenstein	SD	Sudan		
DK	Dinemark	LK	Sri Lanka	SE	Schweden		
EE	Estland	LR	Liberia	SG	Singapur		

#### Verfahren zur Herstellung von Cellulose-Derivaten

Die vorliegende Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstellung von Cellulose-Derivaten unter Verwendung von mit Endoglucanasen vorbehandelter Cellulose.

5

Eine Reduktion der einzusetztenden Alkalimenge durch die Verwendung von Cellulasen in einer enzymatischen Vorbehandlungsstufe wurde von Michels und Meister beschrieben (DE 4 440 245 C1). Cellulasen sind Enzymkomplexe, in denen Enzyme mit unterschiedlichen katalytischen Aktivitäten vereinigt sind: Endoglucanasen (EC 3.2.1.4), Exoglucanasen, die auch als Cellobiohydrolasen bezeichnet werden (EC 3.2.1.74, EC 3.2.1.91) und β-Glucosidasen (EC 3.2.1.21). Diese Enzymaktivitäten gemeinsam bauen Cellulose vollständig zu Glucose ab, während jede für sich allein nur Teilschritte des Abbaus katalysiert. Endoglucanasen spalten z.B. nur endogene β-1,4-glykosidischen Bindungen in den amorphen Bereichen des Polymers.

15

20

10

Überraschenderweise können auch Endoglucanasen allein in einer ähnlichen Vorbehandlungsstufe zur Reduzierung des Alkalibedarfs verwendet werden. Darüber hinaus bietet die Verwendung von Endoglucanasen im Vergleich zu Cellulasen zwei wichtige Vorteile. Erstens führt die Vorbehandlung mit Cellulasen zu einem beträchtlichen Verlust an Cellulose-Substrat zu einer deutlichen Verringerung des Polymerisationsgrads (DP-Werts) und zu einem Verlust an Cellulose-Substrat. Zweitens wird die Cellulase-Aktivität durch lösliche oligomere Abbauprodukte gehemmt, was die Möglichkeit der wiederholten Verwendung einer Cellulase-Lösung erheblich einschränkt. Dieser Unterschied ist auf die unterschiedlichen katalytischen Aktivitäten der beiden Enzyme zurückführbar.

30

25

Die Erfindung betrifft somit ein Verfahren, mit dem Cellulose in technisch geeigneter Qualität vor der chemischen Umwandlung zu handelsüblichen Cellulose-Derivaten mit Endoglucanasen vorbehandelt wird. Mit Hilfe dieses Vorbehandlungsverfahrens kann der Alkalisierungsgrad der Cellulose und damit auch die Menge der in den Nachbehandlungsschritten eingesetzten Chemikalien beträchtlich verringert werden. Dieses Verfahren beinhaltet die enzymatische Behandlung der Cellulose mit Endoglucanasen

15

vor Einbringung in den industriellen Herstellungsprozeß. Die auf diese Weise vorbehandelte und von der Enzymlösung getrennte Cellulose wird nachstehend als "aktiviert" bezeichnet. Die durch chemische Umwandlung von aktivierter Cellulose hergestellten Cellulose-Derivate sind vergleichbar mit den heutigen industriell hergestellten Produkten.

#### Erfindungsgemäß ist folgendes Verfahren:

- (A) Eine bekannte Masse Cellulose wird durch Inkubation bei einer bestimmten

  Temperatur und über einen bestimmten Zeitraum in einem geeigneten Puffersystem mit Endoglucanase vorbehandelt.
  - (B) Die vorbehandelte Cellulose wird sodann von dem Vorbehandlungsgemisch aus Puffer und Enzym getrennt.
  - (C) Die "aktivierte" Cellulose wird anschließend wie unter industriellen Bedingungen chemisch umgesetzt, wobei jedoch erheblich weniger Alkali erforderlich ist.
- Die Bedingungen für die enzymatische Vorbehandlung in Schritt (A) können nach Belieben variiert werden. Faktoren, die einen Einfluß auf die enzymatische Vorbehandlung haben, sind:
- (a) die Herkunft der Endoglucanasen, die aus Pilzen, Bakterien und Pflanzen, bevorzugt aus den Pilzen Trichoderma reesei, Humicola insolens und Bakterien der Genera Bacillus, Cellulomonas, Sporocytophaga, Cytophaga, Clostridium stammen. Besonders bevorzugt ist die Verwendung von Denimax Ultra L<sup>®</sup> (Novo Nordisk).
- 30 (b) Pufferkonzentration von 1 bis 1000 mM, bevorzugter Bereich 10 bis 100 mM, besonders bevorzugter Bereich 50 mM Natriumacetat bzw. Kaliumphosphat je

nach erforderlichem Pufferbereich. Erfindungsgemäß sind auch andere Puffer oder Puffer-Lösungsmittelgemische.

- pH-Wert des Puffers im Bereich pH 1 bis pH 13, bevorzugter Bereich pH 4 bis
   pH 10, besonders bevorzugter Bereich pH 5 bis pH 7,5.
  - (d) Verhältnis von Cellulose-Masse zu Puffervolumen zwischen 1 g zu 0,5 ml und 1 g zu 1000 ml, bevorzugt zwischen 1 g zu 5 ml und 1 g zu 100 ml, besonders bevorzugt zwischen 1 g zu 10 ml und 1 g zu 30 ml.

10

- (e) Verhältnis von Enzymmasse zu Cellulosemasse 0,01 bis 50 %, bevorzugter Bereich 1 bis 30 % besonders bevorzugter Bereich 3 bis 12 %.
- (f) Inkubationstemperatur von 0 bis 100°C, bevorzugter Bereich 20 bis 80°C, besonders bevorzugter Bereich 50 bis 60°C.
  - (g) Inkubationszeit von wenigen Minuten bis zu mehreren Tagen, bevorzugter Bereich 1 bis 24 Stunden, besonders bevorzugter Bereich 2 bis 3 Stunden.
- 20 (h) Schütteln bzw. Rühren des Inkubationsgemischs mit 1 bis 10.000 UpM, bevorzugter Bereich 10 bis 2000 UpM, besonders bevorzugter Bereich 200 bis 300 UpM.
- Die Beeinflussung der Enzymwirkung durch diese Faktoren ist an sich bekannt.

  Darüber hinaus ist nachgewiesen, daß die aus verschiedenen Arten gewonnenen cellulolytischen Enzyme unterschiedliche Affinitäts- und Aktivitätsgrade aufweisen. Die Änderung dieser Faktoren im Vorbehandlungsverfahren wird daher Einfluß auf die Aktivierung der Cellulose haben. Dies führt wiederum zu Änderungen im Substitutionsgrad der chemisch umgesetzten Cellulose-Derivate.

30

Die Auswirkungen der enzymatischen Vorbehandlung auf die Substitutionswerte von chemisch umgesetzter Cellulose können auf zweierlei Weise gezeigt werden. Erstens

15

20

25

30

weist die enzymatisch vorbehandelte Cellulose gegenüber unbehandelten Kontrollen signifikant höhere Werte für die Molekularsubstitution (MS) auf. Zweitens war die Menge des für die chemischen Umwandlungsreaktionen erforderlichen Alkalis bei Verwendung von vorbehandelter Cellulose signifikant geringer. Die Erfindung hat daher den Vorteil, die für den Umwandlungsprozeß erforderliche Alkalimenge zu reduzieren und dennoch das gleiche Endprodukt zu liefern. Darüber hinaus bietet die Verwendung von Endoglucanasen in der Vorbehandlungsstufe gegenüber Cellulasen zwei wichtige Vorteile:

10 In den Abbildungen werden folgende Zusammenhänge gezeigt:

Die Vorbehandlung mit Cellulase<sup>®</sup> führte zu einem signifikanten Materialverlust, der an einer Gewichtsabnahme und an der Veringerung des DP-Werts zu erkennen war. Die untersuchten Endoglucanasen zeigten hingegen nur einen vernachlässigbaren Verlust an Cellulose (Abb. 1 und 3). Der Materialverlust war auf den Abbau der Cellulose zu löslichen Monomer- und Oligomerprodukten in Schritt (A), einen Verlust an Feinstpartikeln bei der Trennung in Schritt (B) und einen Verlust an Material bei der Überführung in die chemischen Reaktionsgefäße bei (B/C) zurückführen. Nach 20 Stunden Inkubation bei einer Temperatur von 36°C und einem Puffer-pH von 5 zeigte die untersuchte Cellulose je nach Enzymkonzentration einen allmählichen Materialverlust von bis zu 19 % des Ausgangsgewichts.

Im Gegensatz dazu verursachten die Endoglucanasen einen vernachlässigbaren Gewichtsverlust (Abb. 1). Die Inkubation von Cellulose mit einer Cellulase<sup>®</sup>-Konzentration von 2 % (w/w Enzym- zu Cellulosegewicht) bei optimalen Bedingungen, d.h. pH 5,5 und 50°C, ergab ebenfalls einen allmählichen Materialverlust von etwa 6 % nach 180 Minuten Inkubationszeit. Cellulose-Proben mit einer Konzentration von 6 % bzw. 15 % (v/w - Enzymvolumen zu Cellulosegewicht) der Endoglucanase Denimax Ultra L<sup>®</sup> zeigten nach der gleichen Inkubationszeit bei einem optimalen pH von 7 und einer Temperatur von 60°C einen vernachlässigbaren Materialverlust. Eine Konzentration von 6 % Cellusoft Ultra L<sup>®</sup> ergab nach 90 Minuten bei pH 5,5 und

50°C einen vernachlässigbaren Materialverlust; danach kam es zu einem fast exponentiellen Verlust an Cellulosematerial bis zu etwa 5 % nach 180 Minuten (Abb. 3).

Die Cellulase-Aktivität wird durch die löslichen oligomeren Abbauprodukte gehemmt. Folglich ist die Verwendung des Puffer-/Cellulase-Gemischs nach Trennung der vorbehandelten Cellulose in Schritt (B) eingeschränkt. Das Fehlen von gelösten Abbauprodukten und ihrer Hemmwirkung auf die Endoglucanasen bedeutet, daß das Puffer-/Endoglucanase-Gemisch ohne weiteres zur Vorbehandlung weiterer Cellulose-Proben wiederverwendet werden kann, wodurch die Materialkosten gesenkt werden. Neben dem Nachweis der Abbauaktivität der in den nachstehenden Beispielen verwendeten Enzyme sind diese Kurven auch wesentlich für die Berechnung von normalisierten vorbehandelten Probengewichte. Auf diese Weise lagen nach der Vorbehandlung die gleichen äquivalenten Trockengewichte an Cellulose-Material für jede Probe vor und wurden den gleichen chemischen Umwandlungsbedingungen ausgesetzt.

15

20

25

30

10

5

Abb. 2 zeigt die Veränderungen im Polymerisationsgrad (DP) für mit verschiedenen Konzentrationen von Cellulase und Endoglucanasen gemäß der Beschreibung zu Abb. 1 vorbehandelte Cellulose-Proben. Der Polymerisationsgrad nahm mit zunehmender Enzymkonzentration ab, so daß maximale Unterschiede von etwa 13 % und 15 % für mit Denimax Ultra L® bzw. Cellulase® vorbehandelte Proben ermittelt wurden. Die Cellusoft Ultra L®-Proben zeigten eine etwas höhere Endo-Aktivität mit einer 20 %igen Verringerung gegenüber den Proben ohne enzymatische Vorbehandlung. Ein ähnlicher Trend wurde für die unter optimalen Bedingungen vorbehandelten Proben beobachtet (Abb. 4). In diesen Fällen fiel die Abnahme des Polymerisationsgrades mit jeweils weniger als 10 % nicht geringer aus.

Die enzymatische Vorbehandlung der Cellulose hatte eine deutliche Auswirkung auf den Substitutionsgrad der Cellulosederivate, die mit Propylenoxid im alkalischen Milieu zu Hydroxypropylcellulose (HPC) verethert wurden (Abb. 5). Während eine Inkubation nur in Puffer (Enzymanteil = 0 %) zu Substitutionsgraden zwischen 0,4 und 0,5 Mol-% erreicht werden. Dabei zeigten die Endoglucanasen (Denimax Ultra L® und Cellusoft Ultra L®) die gleiche Wirksamkeit wie die Cellulase. Die Verände-

10

15

20

25

30

rung der Substitution in Abhängigkeit von der Enzymkonzentration war bei allen getesteten Enzymen durch das Auftreten von Optima gekennzeichnet.

Abb. 6 zeigt die Auswirkungen von Alkali auf die Substitutionswerte der Cellulosederivate nach der chemischen Umsetzung. Steigende Mengen NaOH ergaben bei nur
mit Puffer vorbehandelter Cellulose maximale MS-Werte von 1,1 Mol-%. Durch eine
Vorbehandlung mit der Endoglucanase Denimax ultra L konnten MS-Werte von bis
zu 2 Mol-% erreicht werden. Am deutlichsten trat der Effekt der enzymatischen
Akitiverung nach einer chemischen Umsetzung in Gegenwart von 1,2 bis 1,6 g NaOH
pro g Cellulose hervor. Denimax Ultra L wurde mit 15 % v/w eingesetzt und die Umsetzung erfolgte bei 200 UpM. Unter diesen Bedingungen wurden zur Herstellung
von HPC mit einen Substitutionsgrad von 1,0 nach enzymatischer Vorbehandlung ca.
28 % weniger NaOH benötigt.

Der Substitutionsgrad kann bei den Proben mit enzymatisch vorbehandelter Cellulose als Substrat durch eine Verringerung des Wassergehalts im Reaktionsgemisch noch weiter gesteigert werden. Cellulose-Proben wurden durch Inkubieren über 2 Stunden bei 60°C unter starkem Schütteln (200 UpM) in Wasser, Puffer und Puffer mit Enzym vorbehandelt (Abb. 7). Nach dem Inkubieren wurden die Proben unter leichtem Druck filtriert. Die Wasserretentionswerte für die Cellulose-Proben variierten je nach Filtrationsdauer und -druck. Die relativen Wasserretentionswerte zwischen den verschiedenen Behandlungsverfahren blieben jedoch gleich. Dies zeigt, daß bei den hier gewählten Versuchsbedingungen die enzymatische Vorbehandlung zwar die Cellulosestruktur ändert, jedoch keine signifikante Änderung des Wasserrückhaltevermögens bewirkt. Die chemische Umwandlung dieser so vorbehandelten Proben zeigte jedoch deutliche Unterschiede im molaren Substitutionsgrad ihrer Derivate. Die aus enzymatisch vorbehandelter Cellulose hergestellten Derivate wiesen bis zu 91 % höhere Substitutionsgrade gegenüber nicht enzymatisch behandelter Cellulose-Proben auf. Durch Optimierung des Wassergehalts im Reaktionsgemisch konnte diese Erhöhung signifikant auf 161 % gesteigert werden.

Abb. 7 zeigt auch den Einfluß des an der Reaktion beteiligten Wassers auf die Derivatsynthese. Bei durch Inkubation in Wasser vorbehandelten Cellulose-Proben wiesen die synthetisierten Derivate eine maximale Molekularsubstitution von 0,8 mit einem Wassergehalt von 3,1 g pro 1g Cellulose auf. Mit Puffer vorbehandelte Proben besaßen ein ähnliches Wassergehalts-Optimum mit einer geringfügig höheren Molekularsubstitution von etwa 0,88. Mit abnehmendem Wassergehalt zeigten die mit Puffer vorbehandelten Proben zunehmend höhere MS-Werte als mit Wasser behandelte Proben. Im Gegensatz dazu wiesen aus enzymatisch vorbehandelten Proben synthetisierte Derivate bei allen untersuchten Wassergehalten höhere MS-Werte auf, mit einem maximalen MS-Wert von 2,35 bei 1,45 g Wasser pro 1g Cellulose. Somit erforderten die als Substrate für die chemische Umwandlung verwendeten enzymatisch vorbehandelten Cellulose-Proben etwa 47 % weniger Wasser, um gegenüber nicht enzymatisch behandelten Proben einen um 161 % höheren maximalen MS-Wert zu erreichen.

15

10

5

#### Beschreibung der Abbildungen

20

Abb. 1

25

30

Materialverlust an Cellulose durch Einwirkung handelsüblicher cellulolytischer Enzyme. Cellulase® von Merck (●), Endoglucanasen - Denimax Ultra L® (□) und Cellusoft Ultra L® (▽) von Novo Nordisk. 1,5 g-Proben Linters Temming T 500 wurden bei 36°C geschüttelt (200 UpM) und 20 Stunden lang mit verschiedenen Enzymkonzentrationen inkubiert. Die Cellulase®- und Cellusoft Ultra L®-Proben wurden in 50 mM Natriumacetatpuffer mit einem pH-Wert von 5 und die Denimax Ultra L®-Proben in 50 mM Kaliumphosphatpuffer mit einem pH-Wert von 7,1 inkubiert. Nach der Inkubation wurden die Proben in einem Eisbad gekühlt, filtriert und unter leichtem Druck gewaschen. Die Naßgewichte des vorbehandelten Cellulosematerials wurden gemessen und die Proben in einem Vakuumofen bei 65°C über 24 Stunden getrocknet. Vor der Bestimmung der Trockengewichte wurden die Proben auf Raumtemperaturabgekühlt. Die Materialverluste wurden als Prozentsatz der Ausgangsgewichte angegeben.

- Abb. 2 Veränderung des Polymerisationsgrads der Cellulose durch Einwirkung handelsüblicher cellulolytischer Enzyme. Cellulose-Proben wurden in Gegenwart verschiedener Konzentrationen der Enzyme Cellulase<sup>®</sup> (●), Denimax Ultra L<sup>®</sup> (□) und Cellusoft Ultra L<sup>®</sup> (▽) gemäß Abb. 1 abgebaut, analysiert und es wurden ihre jeweiligen Polymerisationsgrade bestimmt.
- Zeitlicher Verlauf des Materialverlusts an Cellulose. Cellulase® (•), Abb. 3 Denimax Ultra L® (□ und ○) und Cellusoft Ultra L® (▽). 1,5 g-Pro-10 ben Baumwollcellulose von Wolff Walsrode wurden bei 50°C geschüttelt (200 UpM) und mit 2 % (w/w, Enzym- zu Cellulosegewicht) Cellulase® in 50 mM Natriumacetatpuffer mit einem pH-Wert von 5,5 inkubiert. 1,5 g-Cellulose-Proben wurden unter gleichen Bedingungen 15 mit 6 % (v/w Enzymvolumen zu Cellulosegewicht) Cellusoft Ultra L® inkubiert. Weitere 1,5 g-Cellulose-Proben wurden bei 60°C geschüttelt (200 UpM) mit 6 % (□) bzw. 15 % (v/w) (O) Denimax Ultra L® in 50 mM Kaliumphosphatpuffer mit einem pH-Wert von 7.0 inkubiert. Die Proben wurden in regelmäßigen zeitlichen Abständen entnommen 20 und ihre Naß- und Trockengewichte gemäß Abb. 1 bestimmt. Die Materialverluste wurden als Prozentsatz der Ausgangsgewichte angegeben.
  - Abb. 4 Zeitlicher Verlauf der Änderung des Polymerisationsgrads der Cellulose. Cellulose-Proben wurden in Gegenwart verschiedener Konzentrationen der Enzyme Cellulase<sup>®</sup> (●), Denimax Ultra L<sup>®</sup> (□) und Cellusoft Ultra L<sup>®</sup> (∇) gemäß Abb. 3 abgebaut, analysiert und es wurden ihre jeweiligen Polymerisationsgrade bestimmt.
- 30 Abb. 5 Änderung des Substitutionsgrads enzymatisch vorbehandelter Cellulose-Derivate in Abhängigkeit der Enzymkonzentration. Die

Cellulose-Proben wurden vor der chemischen Umwandlung mit Puffer und verschiedenen Enzymkonzentrationen vorbehandelt. Die Enzymvorbehandlung der Proben mit (a) Cellulase<sup>®</sup> (•), (b) Cellusoft Ultra L® (∇) und (c) Denimax Ultra L® (□) erfolgte gemäß der Beschreibung zu Abb. 1. Vorbehandelte Cellulose-Proben mit einem Gewicht von je 5 g und mit Wasserretentionswerten von 2 g/g wurden sodann durch Inkubation bei 80°C unter Schütteln bei 50 UpM über 3 Stunden in Anwesenheit von 50 ml eines Gemischs aus Dioxan und Wasser (9:1) bei einem Molverhältnis von Cellulose zu Propylenoxid von 1:5 und einem Molverhältnis von Cellulose zu 50 % Natriumhydroxid von 1:1,5 chemisch umgesetzt. Der Substitutionsgrad des Produkts wurde mittels Festkörper-NMR bestimmt.

10

15

5

Abb. 6

Cellulose-Derivate in Abhängigkeit des Alkalikonzentration. Cellulose-Proben wurden mit Kaliumphosphatpuffer (\$\Omega\$) bzw. einer Konzentration von 15 % (v/w) Denimax Ultra L® (□) gemäß der Beschreibung zu Abb. 2 vorbehandelt. Die vorbehandelten Proben mit einem Gewicht von je 5 g und mit Wasserretentionswerten von 2 g/g wurden gemäß der Beschreibung zu Abb. 5 chemisch umgesetzt, mit

der Ausnahme, daß vor und während der chemischen Umwandlung mit

200 UpM geschüttelt wurde.

Änderung des Substitutionsgrads enzymatisch vorbehandelter

20

25

Abb. 7

Maximierung der Substitution enzymatisch vorbehandelter Cellulose-Derivate durch Optimierung des Wassergehalts. Durch Vorquellung in Wasser (\*) vorbehandelte Cellulose, mit Puffer (\$\Omega\$) vorbehandelte Cellulose und mit Denimax Ultra L® (□) von Novo Nordisk vorbehandelte Cellulose. 5 g-Proben Linters Temming 500 wurden bei 60°C geschüttelt (200 UpM) und 2 Stunden lang in Kaliumphosphatpuffer (50 mM, pH 7) mit und ohne 6 % (v/w - Enzymvolumen zu Cellulosegewicht) Denimax Ultra L® Endoglucanase inkubiert. Mit

Wasser vorbehandelte Proben wurden unter den gleichen Bedingungen nur in Wasser inkubiert. Nach der Inkubation wurden die Cellulose-Proben von dem Gemisch getrennt und der chemischen Umwandlung gemäß der Beschreibung Abb. 5 unterzogen.

WO 99/02568

- 11 -

#### **Beispiele**

#### Beispiel 1

5 Enzymatische Vorbehandlung - Änderung der Enzymkonzentration.

Die in Abb. 1 gezeigten Abbaukurven wurden verwendet, um die Ausgangsgewichte der zur Herstellung von 5 g vorbehandeltem aktiviertem Cellulose-Substrat erforderlichen Cellulose zu berechnen. Proben technischer Baumwollcellulose mit einer hohen Kristallinität (> 80 %) und einem Polymerisationsgrad von etwa 1500 wurden bei 36°C unter verstärktem Schütteln (200 UpM) 20 Stunden lang in einem geeigneten Puffer mit einem Verhältnis von Cellulose zu Puffer von 1 g zu 15 ml in Anwesenheit von verschiedenen Enzymkonzentrationen inkubiert. Die Proben wurden in 50 mM Natriumacetatpuffer bei pH 5 mit Cellusoft Ultra L®-Konzentrationen von 0 bis 15 % (v/w) inkubiert. Proben mit gleichen Konzentrationen von Denimax Ultra L® wurden in 50 mM Kaliumphosphatpuffer bei pH 7,1 inkubiert. Nach der Inkubation wurden die Proben in einem Eisbad abgekühlt, filtriert und unter leichtem Druck mit einem Büchner-Trichter Nr. 4 gewaschen. Die vorbehandelten Proben mit äquivalenten Trockengewichten von 5 g und Wasserretentionswerten von 2 g/g Cellulose wurden sodann in Glasreaktionsgefäße überführt und dem in nachstehendem Beispiel 2 beschriebenen chemischen Umwandlungsverfahren unterzogen. Alle Stufen des Vorbehandlungsverfahrens wurden gravimetrisch untersucht und zeigten eine vollständige Überführung des Materials in die chemische Umwandlungsstufe.

#### Beispiel 2

25

30

10

15

20

Herstellung von Hydroxypropylcellulose (HPC).

50 ml einer Lösung aus Dioxan und Wasser (9:1) wurden zu den mit Endoglucanase vorbehandelten Cellulose-Proben aus Beispiel 1 zugegeben. Diesen Mischungen wurden 50 %iges Natriumhydroxid und 100 %iges Propylenoxid in Molverhältnissen von 1:1,5 bzw. 1:5 für Cellulose zu Substanz zugesetzt und der Inhalt durch leichtes Schwenken vermischt. Sodann wurden die Proben unter Druck durch Reaktion bei 80°C über 3 Stunden unter leichtem Schütteln (50 UpM) umgesetzt. Die umgesetzten

10

15

20

25

Proben wurden herausgenommen und 5 Minuten lang abkühlen gelassen. Das katalytische Alkali wurde durch Zugabe von 100 % Essigsäure in einem Molverhältnis von 1:1 neutralisiert. Die flüchtigen Inhaltsstoffe wurden durch Abstellen der Reaktionsgefäße in einem leichten Luftstrom in einem Abzug über 15 Stunden entfernt. Danach wurde die HPC durch starkes Mischen mit 200 ml destilliertem Wasser und Dialyse (MWCO 1000) des Gemisches über 5 Stunden unter fließendem destilliertem Wasser und anschließend über 15 Stunden in einem 2,5 Liter fassendem Wasserbad destilliertem Wasser bei 4°C gereinigt. Die durch Dialyse gereinigten Proben wurden sodann in Abdampfschalen unter staubfreien Bedingungen bei 70°C in einem kontinuierlichen Niederdruckstrom getrocknet. Die getrockneten HPC-Proben wurden anschließend durch Zermahlen bei tiefen Temperaturen zerkleinert und mittels Festkörper-NMR analysiert. Alle Stufen des Verfahrens wurden gravimetrisch untersucht und zeigten eine vollständige Überführung des Materials in die jeweils nachfolgende Verfahrensstufe. Die NMR-Ergebnisse wurden quantitativ zur Berechnung der Molekularsubstitution (MS) und qualitativ zur Bestätigung der Reinheit der HPC verwendet. Die Ergebnisse sind in Abb. 5 gezeigt und nachstehend zusammengefaßt.

Probe	Opt.Konz. (%)	Matverl. (%)	DP ·	DP (%)	MS	MS (%)
Natriumacetatpuffer, pH 5	-	0	1475	100	0,41	100
Kaliumphosphatpuffer, pH 7	-	0	1470	100	0,50	100
Cellulase ®	4,0	9	1300	88,1	1,50	366
Endoglucanase-Cellusoft Ultra L®	6,6	0	1220	82,7	1,32	322
Endoglucanase - Denimax Ultra L®	7,0	0	1360	92,5	1,05	201

#### Vergleichsbeispiele

Für die Beispiele 1 und 2 wurden nur mit Puffer und ohne Enzym vorbehandelte Kontrollen verwendet. Darüber hinaus wurde in einem Vergleich auch eine kommerziell erhältliche Cellulase der Firma Merck untersucht. In diesem Fall wurden die Cellulose-Proben durch Inkubation bei 36°C und 200 UpM über 20 Stunden in 50 mM

WO 99/02568 PCT/EP98/03907

- 13 -

Natriumacetatpuffer (pH 5) mit Cellulase®-Konzentrationen von 0 bis 15 % (w/w) vorbehandelt.

#### Beispiel 3

5

10

15

20

30

Enzymatische Vorbehandlung - Optimale Bedingungen.

Die in Abb. 3 gezeigten Abbaukurven wurden verwendet, um die erforderlichen Ausgangsgewichte zur Herstellung von vorbehandelten aktivierten Cellulose-Proben mit äquivalenten Trockengewichten von 5 g zu berechnen. Proben technischer Baumwollcellulose mit einer hohen Kristallinität (>80 %) und einem Polymerisationsgrad von etwa 1500 wurden bei 50°C unter starkem Schütteln (200 UpM) 2 Stunden lang in 50 mM Natriumacetatpuffer bei pH 5,5 mit einem Verhältnis von Cellulose zu Puffer von 1 g zu 15 ml in Anwesenheit einer Konzentration von 6 % (v/w) Cellusoft Ultra L<sup>®</sup> inkubiert. Proben mit Konzentrationen von 6 % und 15 % (v/w) Denimax Ultra L<sup>®</sup> wurden bei 60°C und 200 UpM über 2 Stunden in 50 mM Kalium phosphatpuffer bei pH 7,0 inkubiert. Nach der Inkubation wurden die Proben in einem Eisbad abgekühlt, filtriert und unter leichtem Druck mit einem Büchner-Trichter Nr. 4 gewaschen. Die vorbehandelten Proben mit äquivalenten Trockengewichten von 5 g und Wasserretentionswerten von etwa 2 g/g wurden anschließend dem in den nachstehenden Beispielen 4 und 5 beschriebenen chemischen Umwandlungsverfahren unterzogen. Alle Stufen des Vorbehandlungsverfahrens wurden gravimetrisch untersucht und zeigten eine vollständige Überführung des Materials in die chemische Umwandlungsstufe.

#### 25 Beispiel 4

Herstellung von Hydroxypropylcellulose (HPC).

Die mit 6 % (v/w) Denimax Ultra L® vorbehandelte Cellulose aus Beispiel 3 wurde dem in Beispiel 2 beschriebenen chemischen Umwandlungsverfahren unterzogen, jedoch mit einer wichtigen Ausnahme: 50 % Natriumhydroxid wurde in variablen Molverhältnissen für Cellulose zu Alkali von 1:0 bis 1:2,0 zugegeben. Danach wurde

- 14 -

die HPC gemäß Beispiel 2 gereinigt und mittels NMR untersucht. Die Ergebnisse sind in Abb. 6 gezeigt.

#### Beispiel 5

5

10

15

30

Herstellung von Hydroxypropylcellulose (HPC).

Die mit 15 % (v/w) Denimax Ultra L® vorbehandelte Cellulose aus Beispiel 3 wurde dem in Beispiel 4 beschriebenen chemischen Umwandlungsverfahren unterzogen, jedoch mit einer wichtigen Ausnahme: Die Schüttelgeschwindigkeit während der chem. Umwandlung wurde auf 200 UpM erhöht. Danach wurde die HPC gemäß Beispiel 2 gereinigt und mittels NMR untersucht. Die Ergebnisse sind in Abb. 7 gezeigt.

Für die Beispiele 3, 4 und 5 wurden nur mit Puffer und ohne Enzym vorbehandelte Kontrollen verwendet. Darüber hinaus lieferte ein Molverhältnis von 1:0 für Cellulose zu Natriumhydroxid bei der chemischen Umwandlung Kontrollen für die erforderliche katalytische Alkalimenge.

#### Beispiel 6

5 g-Proben technischer Baumwollcellulose (>80 %, Polymerisationsgrad 1600) von Wolff Walsrode wurden bei 60°C unter verstärktem Schütteln (200 UpM) 2 Stunden lang in Puffer (pH 7, 50 mM) und in Puffer mit 15 % (v/w - Enzymvolumen zu Cellulosegewicht) der Endoglucanase Denimax Ultra L® (Novo Nordisk) inkubiert. Nach der Inkubation wurden die Cellulose-Proben in einem Eisbad abgekühlt und unter leichtem Druck filtriert. Anschließend wurden die Naßgewichte der Proben gemessen und die Wasserretentionswerte berechnet.

Sodann wurden die Proben durch Reaktion bei 80°C über 3 Stunden unter Schütteln bei 200 UpM in Anwesenheit von 30 ml eines Gemischs aus Dioxan und Wasser (9:1) zusammen mit Propylenoxid und Natriumhydroxid (50 %) in Molverhältnissen von Cellulose zu Reaktionspartner von 1:5 bzw. 1:1.5 zu Hydroxypropylcellulose (HPC) umgesetzt. Nach der Reaktion und anschließendem Abkühlen wurden die Proben

durch Mischen mit Essigsäure (100 %) in einem Molverhältnis von Säure zu Alkali 1:1 neutralisiert. Die verdampfenden Reaktionspartner wurden durch Abstellen in einem leichten Luftstrom über etwa 15 Stunden entfernt. Danach folgte ein Reinigen der HPC durch Zumischen von 200 ml destilliertem Wasser und anschließende Dialyse (Dialyseschläuche MWCO 1000, Fa. Serva), zuerst mit einem kontinuierlichen Wasserstrom über 5 Stunden und dann in 5 Liter über 16 Stunden bei 4°C. Die gereinigten Proben wurden in Abdampfschalen unter reduziertem Druck bei 70°C über 20 Stunden getrocknet. Anschließend wurden die HPC-Proben durch Zermahlen bei tiefen Temperaturen zerkleinert, ehe die MS-Werte durch Festkörper-NMR bestimmt wurden. Alle Stufen des Verfahrens wurden gravimetrisch untersucht und zeigten eine vollständige Überführung des Materials in die jeweils nachfolgende Verfahrensstufe. Die Ergebnisse sind in der nachstehenden Tabelle angegeben.

#### Beispiel 7

15

20

10

5

Cellulose-Proben wurden durch Inkubieren in Wasser, Puffer oder Puffer mit 6 % (v/w) Denimax Ultra L® gemäß Beschreibung in Beispiel 6 vorbehandelt. Vor der chemischen Umwandlung wurde den Reaktionsgemischen destilliertes Wasser in unterschiedlichen Mengen zugesetzt. Danach wurde HPC gemäß Beispiel 6 hergestellt, gereinigt und analysiert. Die Ergebnisse sind in der nachstehenden Tabelle und in Abb. 7 gezeigt.

Veränderung der Bedingungen	Puffer	6 % Denimax Ultra L®	15 % Denimax Ultra L®	Zunahme	Beispiel
		MS-Werte			
Chemische Umwandlung unter Schütteln mit 200 UpM     Wassergehalt 1,7 g/g Cellulose	0,93	-	1,79	91 %	2
Chemische Umwandlung unter Schütteln mit 200 UpM Optimaler Wassergehalt	0,90	2,35	_	161 %	3

15

20

25

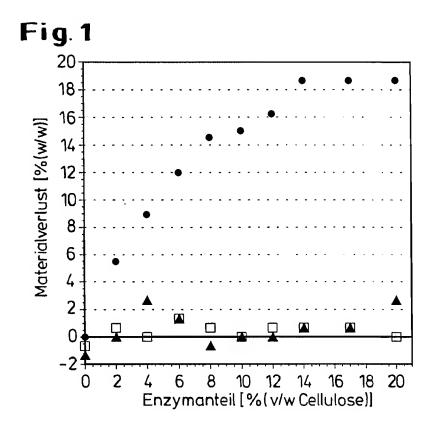
30

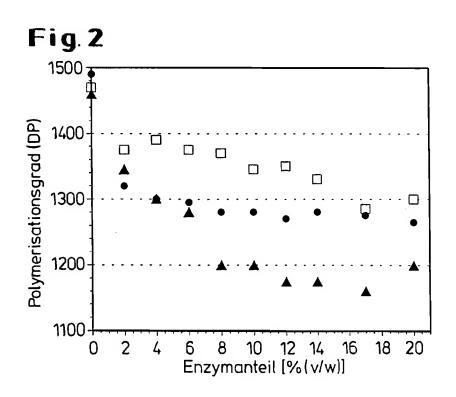
#### **Patentansprüche**

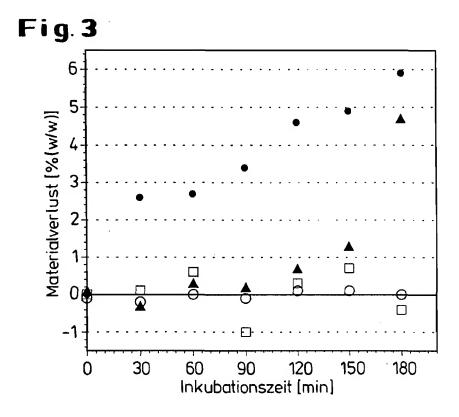
- Verfahren zur Herstellung von Hydroxyalkylcellulose-Ethern aus der Reaktion von Alkenoxiden und aktivierter Cellulose, dadurch gekennzeichnet, daß die Cellulose wie folgt vorbehandelt wird:
  - Inkubation in einer Pufferlösung oder Wasser oder einem Lösungsmittel-Puffer- bzw. Wassergemisch und Endoglucanase,
- b) Trennung der mit Endoglucanase vorbehandelten Cellulose von dem Puffer- oder Wasser- oder Lösungsmittel-Puffer- bzw. Wassergemisch,
  - c) Umsetzung der aktivierten Cellulose zu substituierten Cellulose-Derivaten durch Reaktion mit Alkenoxiden in Anwesenheit von katalytischem Alkali.
  - Verfahren gemäß Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß man aus Pilzen, Bakterien und Pflanzen, bevorzugt aus den Pilzen Trichoderma reesei, Humicola insolens und Bakterien der Genera Bacillus, Cellulomonas, Sporo-cytophaga, Cytophaga, Clostridium oder Denimax Ultra L<sup>®</sup> verwendet.
  - 3. Verfahren gemäß Anspruch 1 oder 2, dadurch gekennzeichnet, daß die Inkubation bei einer Temperatur zwischen 0°C und 100°C, bevorzugt zwischen 10°C und 80°C, besonders bevorzugt zwischen 50°C und 60°C über 0,1 bis 24 Stunden, bevorzugt über 0,5 bis 15 Stunden, besonders bevorzugt über 2 bis 5 Stunden durchgeführt wird.
  - 4. Verfahren gemäß einem der Ansprüche 1 bis 3, dadurch gekennzeichnet, daß die Inkubation in Wasser oder Puffer oder in einem Lösungsmittel-Puffer bzw. Wassergemisch mit einer Puffer-Konzentration in der wässrigen Phase zwischen 0 und 1000 mM, bevorzugt zwischen 10 bis 100 mM, besonders bevorzugt bei 50 mM und einem pH-Wert zwischen 1 und 13, bevorzugt

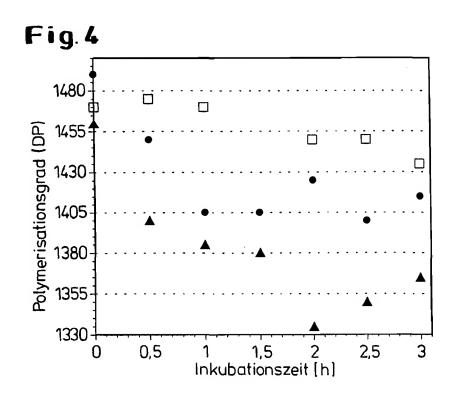
zwischen 2 und 10, besonders bevorzugt zwischen 5 und 7,5 durchgeführt wird.

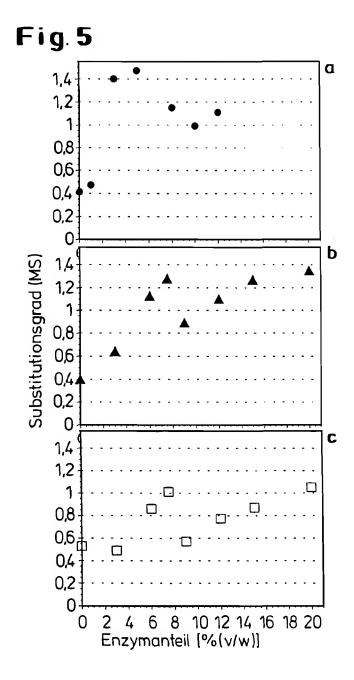
- 5. Verfahren gemäß einem der Ansprüche 1 bis 4, dadurch gekennzeichnet, daß die Inkubation mit Endoglucanase-Enzym in einer Konzentration von 0,01 bis 50 %, bevorzugt 0,5 bis 30%, besonders bevorzugt 3 bis 15% der Cellulose-Masse, durchgeführt wird.
- 6. Verfahren gemäß einem der Ansprüche 1 bis 5, dadurch gekennzeichnet, daß die Inkubation in Anwesenheit einer geeigneten Konzentration von Bioziden zur Verhinderung des Wachstums von Mikroorganismen und Pilzen durchgeführt wird.

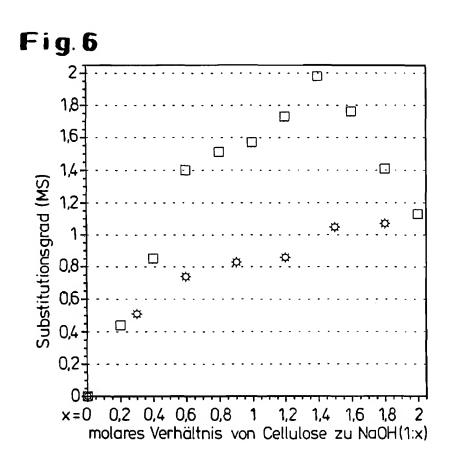


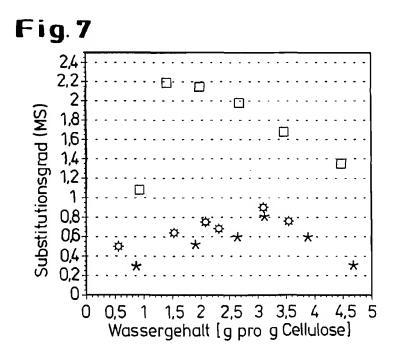












## INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Int :tional Application No PCT/FP 08/03007

			101/61 30/0330/
A. CLASSI IPC 6	FICATION OF SUBJECT MATTER C08B1/06 C08B11/08		
According to	o International Potent Classification(IPC) or to both national cla	assification and IPC	
	SEARCHED		
Minimum do IPC 6	ocumentation searched (classification system followed by class COSB	aification symbols)	
Documenta	tion searched other than minimum documentation to the extent	that such documents are includ	led in the fields searched
Electronic d	lata base consulted during the international search (name of d	ata base and, where practical, s	search terms used)
C. DOCUM	ENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT		
Category :	Citation of document, with indication, where appropriate, of	the relevant passages	Relevant to claim No.
Y	DE 44 40 245 C (THÜRINGISCHES TEXTIL- UND KUNSTSTOFF-FORSCH 8 February 1996 cited in the application see page 2, line 12 - line 56	1-6	
Y	PATENT ABSTRACTS OF JAPAN vol. 5, no. 45 (C-48), 25 Mar & JP 55 165901 A (BAIORISAAC 24 December 1980 & DATABASE WPI Week 8109 Derwent Publications Ltd., Lo AN 14804D	CENTER KK),	1-6
		-/	
X Fur	ther documents are listed in the continuation of box C.	X Patent family n	nembers are listed in annex.
"A" docum consi "E" earlier filling "L" docum which citatic "O" docum other "P" docum	ategories of cited documents:  ment defining the general state of the art which is not idered to be of particular relevance document but published on or after the international date date in the document but published on priority claim(s) or no clerk which may throw doubts on priority claim(s) or no clerk to establish the publication date of another on or other special reason (as specified) nent referring to an oral disclosure, use, exhibition or means entry published prior to the international filing date but than the priority date claimed	or priority date and cited to understant invention  "X" document of particular cannot be consided involve an inventive and inventive cannot be consided document is combinents, such combin the art.	dished after the International filling date of not in conflict with the application but dishe principle or theory underlying the star relevance; the claimed invention or of novel or cannot be considered to see step when the document is taken atone alter relevance; the claimed invention ared to involve an inventive step when the interest with one or more other such docurination being obvious to a person skilled of the same patent family
	e actual completion of theinternational search 21 October 1998	Date of mailing of t  04/11/1	the international search report
Name and	I mailing address of the ISA  European Patent Office, P.B. 5818 Patentiaan 2  NL - 2280 HV Rijswijk  Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl, Fax: (+31-70) 340-3016	Authorized officer	

Form PCT/ISA/210 (second sheet) (July 1992)

### INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Int. Jonal Application No PCT/EP 98/03907

PATENT ABSTRACTS OF JAPAN vol. 97, no. 7, 31 July 1997 & JP 09 065890 A (SHOWA DENKO KK), 11 March 1997 & CHEMICAL ABSTRACTS, vol. 126, no. 21, 26 May 1997 Columbus, Ohio, US; abstract no. 276439, see abstract	Relevant to claim No.
vol. 97, no. 7, 31 July 1997 & JP 09 065890 A (SHOWA DENKO KK), 11 March 1997 & CHEMICAL ABSTRACTS, vol. 126, no. 21, 26 May 1997 Columbus, Ohio, US; abstract no. 276439,	1-6 .
SEE ADSTIGUE	
J.PULS ET AL.: "Reaktionen isolierter Cellulasen, Hemicellulasen und Ligninasen an Faserstoffen und isolierten Holzkomponenten." PAPIER, DAS., vol. 47, no. 12, 1993, pages 719-728, XP002081603 DARMSTADT DE	
KARL BREDERECK ET AL.: "Die Behandlung von Baumwolle und Cellulose-regeneratfasern mit Cellulase." MELLIAND TEXTILBERICHTE., vol. 76, no. 9, 1995, pages 684-691, XP002081604 HEIDELBERG DE	*
WO 93 17174 A (GENENCOR) 2 September 1993	
	an Faserstoffen und isolierten Holzkomponenten." PAPIER, DAS., vol. 47, no. 12, 1993, pages 719-728, XP002081603 DARMSTADT DE  KARL BREDERECK ET AL.: "Die Behandlung von Baumwolle und Cellulose-regeneratfasern mit Cellulase." MELLIAND TEXTILBERICHTE., vol. 76, no. 9, 1995, pages 684-691, XP002081604

# INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Information on patent family members

Interior ional Application No PCT/EP 98/03907

Patent document cited in search report		Publication date		Patent family member(s)	Publication date	
DE 4440245	С	08-02-1996	NONE			
WO 9317174	Α	02-09-1993	US	5352243 A	04-10-1994	
			CA	2130910 A	02-09-1993	
			DE	69311894 D	07-08-1997	
			DE	69311894 T	20-11-1997	
			DK	628105 T	22-12-1997	
			EP	0628105 A	14-12-1994	
			ES	2106328 T	01-11-1997	
			JP	7504238 T	11-05-1995	

Form PCT/ISA/210 (patent lamily annex) (July 1992)

#### INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Ints Ionales Aktenzeichen PCT/EP 98/03907

		1017 = 1	)0,0000
A. KLASSII IPK 6	FIZIERUNG DES ANMELDUNGSGEGENSTANDES C08B1/06 C08B11/08		
Nach der Int	ternationalen Patentklassifikation (IPK) oder nach der nationalen Klass	sifikation und derIPK	
	RCHIERTE GEBIETE		
Recherchier IPK 6	ter Mindestprüfstoff (Klassifikationssystem und Klassifikationssymbol C08B	a)	
Recherchier	rte aber nicht zum Mindestprüfstoffgehörende Veröffentlichungen, sow	veit diese unter die recherchierten Gebi	ete fallen
Während de	er internationalen Recherche konsultierte elektronische Datenbank (Na	rme der Datenbank und evtl. verwende	ete Suchbegriffe)
C. ALS WE	ESENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN	•	
Kategorie <sup>3</sup>	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe	der in Betracht kommenden Teile	Betr. Anspruch Nr.
Y	DE 44 40 245 C (THÜRINGISCHES INS TEXTIL- UND KUNSTSTOFF-FORSCHUNG) 8. Februar 1996 in der Anmeldung erwähnt siehe Seite 2, Zeile 12 – Zeile 5		1-6
Y	PATENT ABSTRACTS OF JAPAN vol. 5, no. 45 (C-48), 25. März 1 & JP 55 165901 A (BAIORISAAC CEN 24. Dezember 1980 & DATABASE WPI Week 8109 Derwent Publications Ltd., London AN 14804D	TER KK),	1-6
	itere Veröffentlichungen sind der Fortsetzung von Feld C zu nehmen	X Siehe Anhang Patentfamille	
"Besonder "A" Veröff, aber "E" älteres Anme "L" Veröff, schei ande soll o ausg; "O" Veröff eine   "P" Veröff	re Kategorien von angegebenen Veröffentlichungen : entlichung, die den allgemeinen Stand der Technik definiert, nicht als besonders bedeutsam anzusehen ist s Dokument, das jedoch erst am oder nach dem internationalen eldedatum veröffentlicht worden ist entlichung, die geeignet ist, einen Prioritätsanspruch zwerfelhaft er- inen zu lassen, oder durch die das Veröffentlichungsdatum einer ren im Recherchenbericht genannten Veröffentlichung belegt werden ider die aus einem anderen besonderen Grund angegeben ist (wie eführt) entlichung, die sich auf eine mündliche Offenbarung, Bentüchung, die vor dem internationalen Anmeldedatum, aber nach beanspruchten Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist	Theorie angegeben ist  "X" Veröffentlichung von besonderer E kann allein aufgrund dieser Veröff erlinderischer Tätigkeit beruhend  "Y" Veröffentlichung von besonderer E kann nicht als auf erlinderischer T werden, wenn die Veröffentlichun	utlicht worden ist und mit der n nur zum Verständnie des der nzipe oder der ihr zugrundellegenden zipe oder der ihr zugrundellegenden ledeutung; die beanspruchte Erfindung lentlichung nicht als neu oder auf betrachtet werden ledeutung; die beanspruchte Erfindung ätigkeit beruhend betrachtet g mit einer oder mehreren anderen rie in Verbindung gebracht wird und nahn naheliegend ist
	Abschlusses der internationalen Recherche 21. Oktober 1998	Absendedatum des Internationale 04/11/1998	n Recherchenberichts
Name und	Postanschrift der Internationalen Recherchenbehörde Europäisches Patentamt, P.B. 5818 Patentlaan 2 NL - 2280 HV Rijswijk Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl, Fav. (-31-70) 340-3016	Bevollmächtigter Bediensteter Lensen, H	

Formblatt PCT/ISA/210 (Biatt 2) (Juli 1992)

### INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Int. iionales Aktenzeichen PCT/EP 98/03907

Kategorie ·	ung) ALS WESENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN  Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe der in Betracht komm	anden Teila Retr Ansarrich Nr.
		enden Teile Betr. Anspruch Nr.
Y	PATENT ABSTRACTS OF JAPAN vol. 97, no. 7, 31. Juli 1997 & JP 09 065890 A (SHOWA DENKO KK), 11. März 1997 & CHEMICAL ABSTRACTS, vol. 126, no. 21, 26. Mai 1997 Columbus, Ohio, US; abstract no. 276439, siehe Zusammenfassung	1-6
A	J.PULS ET AL.: "Reaktionen isolierter Cellulasen, Hemicellulasen und Ligninasen an Faserstoffen und isolierten Holzkomponenten." PAPIER, DAS., Bd. 47, Nr. 12, 1993, Seiten 719-728, XP002081603 DARMSTADT DE	
A	KARL BREDERECK ET AL.: "Die Behandlung von Baumwolle und Cellulose-regeneratfasern mit Cellulase." MELLIAND TEXTILBERICHTE., Bd. 76, Nr. 9, 1995, Seiten 684-691, XP002081604 HEIDELBERG DE	*
A	WO 93 17174 A (GENENCOR) 2. September 1993	

### INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Angaben zu Veröffentlichungen, die zur selben Patentlamilie gehören

Inti onales Aktenzeichen
PCT/EP 98/03907

Im Recherchenbericht angeführtes Patentdokument		Datum der Veröffentlichung	Mitglied(er) der Patentfamilie		Datum der Veröffentlichung	
DE 4440245	E 4440245 C 08-02-1996		KEINE			
WO 9317174	Α	02-09-1993	US CA DE	5352243 A 2130910 A 69311894 D	04-10-1994 02-09-1993 07-08-1997	
			DE DK	69311894 T 628105 T	20-11-1997 22-12-1997	
			EP ES	0628105 A 2106328 T	14-12-1994 01-11-1997	
			JP	7504238 T	11-05-1995	

Formblatt PCT/ISA/210 (Anhang Patenttámilie)(Juli 1992)